



11 Numéro de publication : 0 506 561 A1

12

DEMANDE DE BREVET EUROPEEN

(21) Numéro de dépôt : 92400825.3

(51) Int. Cl.⁵: **C07K 5/06,** C12P 21/04

22) Date de dépôt : 26.03.92

30 Priorité : 28.03.91 FR 9103779

Date de publication de la demande : 30.09.92 Bulletin 92/40

84 Etats contractants désignés :

71 Demandeur: RHONE-POULENC RORER SA 20, avenue Raymond Aron F-92160 Antony (FR) 12 Inventeur: Blanche, Francis
41 rue des Solitaires
F-75019 Paris (FR)
Inventeur: Thibaut, Denis
28 rue Jean Colly
F-75013 Paris (FR)

Mandataire: Savina, Jacques et al Rhône-Poulenc Rorer S.A. Direction Brevets (t144) 20 avenue Raymond Aron F-92165 Antony Cédex (FR)

- 64 Procédé de préparation enzymatique de macrolactone.
- L'invention concerne un procédé de préparation enzymatique de macrolactone polyinsaturée du groupe A des streptogramines au moyen d'un microorganisme ou d'une préparation acellulaire issue de ce microorganisme, capable d'oxyder la liaison 2-3 de la D-proline des macrolactones en déhydroproline.

EP 0 506 561 A1

La présente invention concerne le domaine des bioconversions. Plus particulièrement, elle concerne un procédé enzymatique de préparation de macrolactones de formule (1) à partir de macrolactone de formule (2) au moyen d'un microorganisme ou d'une préparation acellulaire issue de ce microorganisme.

$$H_3C_{1_1}$$
 CH_3
 C

Les macrolactones de formule (1) et (2) sont connues sous différents noms en fonction de leurs origines (tableau).

Formule (1)	Formule (2)
pristinamycine PIIA mikamycine A	pristinamycine IIB
ostreogrycine A streptogramine A	ostreogrycine G
synergistine A1	
vernamycine A virginiamycine M1	virginiamycine M2

Ces molécules présentent la structure générale des macrolactones polyinsaturés que l'on rencontre dans les antibiotiques de la famille des streptogramines. Ces antibiotiques sont en effet constitués de l'association synergique d'une macrolactone polyinsaturée (composante du groupe A) et d'un depsipeptide (composante du groupe B). Le mode d'action et l'activité antimicrobienne de ces antibiotiques ont été étudiés par différents auteurs (Tanaka et al. Antibiotics vol.III p. 487, Springer Berlin, 1975; Vasquez et al. Antibiotics vol.III p. 521, Springer Berlin, 1975).

Il ressort notamment de ces différentes études qu'une meilleure synergie est obtenue lorsque l'on utilise uniquement la macrolactone (1) comme composante du groupe A.

Par ailleurs, une caractéristique des macrolactones polyinsaturées du groupe A des streptogramines est d'être peu solubles en milieu aqueux. Ceci constitue un inconvénient important dans le développement pharmacologique de ces molécules, puisque leurs modes d'administration en sont très limités.

Afin de pallier à ce problème, une nouvelle génération de dérivés hémi-synthétiques hydrosolubles a été

55

5

10

15

20

25

35

40

mise au point (EP 135410 ; EP 191662 ; US 4775753). La voie d'hémisynthèse utilisée consiste essentiellement en l'addition de thiol sur la liaison insaturée en 2-3 de la déhydroproline des macrolactones. Toutefois, compte tenu de la structure des macrolactones, seule la macrolactone (1) peut être utilisée dans cette voie d'hémisynthèse.

Or, dans les systèmes de production actuels, les macrolactones de formule (1) et (2) sont synthétisées simultanément, et en mélange avec d'autres composantes des streptogramines.

Il est donc important de pouvoir augmenter la proportion de composé (1) par rapport au composé (2) dans les milieux de production.

Il est également important de pouvoir valoriser les composés (2) qui sont co-synthétisés avec le composé (1), et isolés du moût de fermentation de manière parallèle.

Récemment, Purvis et al ont évoqué la possibilité que la macrolactone (2) soit un intermédiaire de biosynthèse de la macrolactone (1) (J. Am. Chem. Soc., 1989, 111, 5931). Rien cependant dans ce document ne décrit ni ne donne les moyens d'exploiter ce mécanisme réactionnel.

La demanderesse a maintenant montré qu'il est possible de convertir, à des taux élevés, la macrolactone (2) en macrolactone (1) au moyen d'un microorganisme ou d'une préparation acellulaire issue de celui-ci.

Un objet de la présente invention réside donc dans un procédé de préparation d'un composé de formule (1) caractérisé en ce que l'on traite un composé de formule (2) en présence d'un microorganisme ou d'une préparation acellulaire issue de ce microorganisme, capable d'oxyder la liaison 2-3 de la D-proline des macro-lactones polyinsaturées du groupe A des streptogramines en déhydroproline.

La présente invention peut être utilisée in vitro comme in vivo.

In vitro, elle permet de synthétiser la macrolactone (1) à partir de macrolactone (2) isolée du moût de fermentation, qui n'est pas directement valorisable. L'invention permet ainsi de convertir à des taux élevés la macrolactone (2) en substrat pour des réactions d'hémisynthèse.

In vivo, elle permet d'augmenter le taux de macrolactone (1) au détriment de la macrolactone (2) directement dans les mélanges issus de la fermentation. Il est en effet possible d'introduire directement dans le milieu de production des macrolactones, un microorganisme ou une préparation acellulaire issue de celui-ci et dotée de l'activité d'oxydation.

Dans un mode particulier de mise en oeuvre du procédé de l'invention, le microorganisme ou la préparation acellulaire qui en est issue est ajouté directement dans le milieu de production de la macrolactone (2).

Dans un mode préféré de mise en oeuvre de l'invention, on traite le composé (2) au moyen d'une préparation acellulaire.

La présente invention permet ainsi d'obtenir de manière simple la macrolactone (1) avec des taux de conversion du composé (2) atteignant 50 % en utilisant les microorganismes entiers, et dépassant 90 % lorsque des préparations acellulaires issues de ces microorganismes sont utilisées.

Les microorganismes utilisables dans la présente invention peuvent être sélectionnés de plusieurs manières. Notamment, la présente invention décrit un test permettant d'identifier les microorganismes possédant l'activité enzymatique requise, et de donner une estimation quantitative de cette activité. Ce test consiste à effectuer les étapes suivantes :

- incuber une culture du microorganisme étudié ou une préparation acellulaire issue de celui-ai en présence du composé (2) marqué,
- prélever au cours du temps des échantillons du milieu de culture,
- séparer les composés (1) et (2),
- mesurer le marquage incorporé dans le composé (1), et
- déterminer le rapport de ce marquage sur le marquage introduit.

Le rapport ainsi obtenu permet d'accéder au taux de conversion en composé (1), et donc au niveau d'activité enzymatique du microorganisme en culture. Il est entendu que la sélection des microorganismes peut être effectuée par toute autre méthode permettant de révéler la présence de l'activité enzymatique, et que l'approche quantitative est facultative.

En utilisant ce mode de sélection, différents microorganismes ont été mis en évidence, dotés d'une activité enzymatique élevée.

Avantageusement, dans le procédé de l'invention, le microorganisme utilisé est choisi parmi les actinomycètes et les champignons.

En particulier, les microorganismes producteurs de streptogramines conviennent généralement dans le procédé de l'invention. Il en est de même pour les microorganismes producteurs de la macrolactone (1).

Parmi ceux-ci, on peut citer plus particulièrement les souches suivantes:

Streptomyces pristinaespiralis

Streptomyces alborectus

Streptomyces diastaticus

3

10

15

20

25

30

40

45

50

Streptomyces graminofaciens
Streptomyces mitakaensis
Streptomyces loidensis
Streptomyces olivaceus
Streptomyces ostréogriseus
Streptomyces virginia, ou
Micromonospora.

5

15

20

25

30

35

40

45

50

55

Ces microorganismes peuvent être cultivés dans des conditions standard de fermentation aérobie. Notamment, le milieu nutritif est généralement constitué d'une source de carbone, d'une source d'azote et de sels minéraux. Comme source de carbone on peut utiliser en particulier sucres, huiles, acides organiques, dextrines, amidons, glycérol... Comme source d'azote, on peut citer les acides aminés, farines végétales et extraits (malte, soja, graines de coton, tomates, maïs...), viscères, hydrolysats variés (caséine, levure...) et sous-produits industriels tels que "distillers soluble". Comme source minérales on peut utiliser des chlorures, nitrates, carbonates, sulfates et phosphates de sodium, potassium, ammonium ou calcium, ou des éléments trace tels que magnésium, fer, cuivre, zinc, manganèse ou cobalt.

De plus, en utilisant le test de sélection décrit ci-avant, la demanderesse a montré que l'activité enzymatique recherchée était exprimée de manière transitoire par les différents microorganismes étudiés. Des cinétiques d'expression de cette activité enzymatique ont été réalisés, qui permettent de définir, pour les microorganismes étudiés, la période de croissance au cours de laquelle l'expression de l'activité enzymatique est optimale. Ceci permet donc d'améliorer considérablement les rendements du procédé de l'invention.

Dans un mode préféré de l'invention, on utilise un microorganisme ou une préparation acellulaire issue d'un microorganisme en phase de production optimale de l'activité enzymatique.

Toujours selon la présente invention, il est possible, après une première étape de sélection, d'utiliser les microorganismes possédant l'activité enzymatique requise pour préparer des souches dérivées, présentant de meilleures potentialités catalytiques, et/ou permettant une exploitation industrielle plus performante. De telles souches peuvent être obtenues en utilisant différents outils de mutagénèse, tels que notamment:

- des agents physiques : rayons X, rayons ultra-violet,
- des agents chimiques : agents alkylants (Ethylméthanesulfonate, nitrosoguanidine, NQO...), bialkylants ou intercalants,
- des systèmes d'insertion mutationnel sur l'ADN : transposons, plasmides intégratifs, phages ou prophages... ou toute autre technique connue de l'homme de l'art.

Encore selon la présente invention, il est possible de sélectionner au sein d'une population de cellules présentant l'activité enzymatique requise, celles qui possèdent la meilleur activité enzymatique et/ou donnent les meilleurs rendements dans le procédé de l'invention.

Dans un mode particulier de mise en oeuvre du procédé de l'invention, on utilise un microorganisme producteur de streptogramines ou dérivé d'un microorganisme producteur de streptogramines.

Préférentiellemnt, on utilise un microorganisme choisi parmi le groupe comprenant :

S.pristinaespiralis
S.ostreogriseus
ATTC 25486
S.ostreogriseus
ATTC 27455
S.mitakaensis
ATTC 15297
S.olivaceus
ATTC 12019
ATCC 11415

et les microorganismes drivés de ceux-ci.

La réaction enzymatique de conversion peut être effectuée soit dans le milieu de fermentation, soit dans un milieu aqueux tamponné, selon que l'on utilise un microorganisme intact ou une préparation acellulaire, et que l'on opère directement dans le milieu de production des macrolactones ou avec un composé (2) isolé du moût de fermentation.

Lorsqu'une préparation acellulaire est utilisée, il peut être avantageux d'ajouter au milieu réactionnel un ou plusieurs cofacteurs enzymatiques. Notamment, les cofacteurs suivants permettent d'améliorer les rendements de la réaction : NAD, NADP, NADH, NADPH, FAD et FMN.

Les autres paramètres de la réaction sont adaptés par l'homme de l'art en fonction des conditions utilisées. Un autre objet de l'invention concerne les préparations acellulaires possédant une activité enzymatique capable d'oxyder la liaison 2-3 de la D-proline des macrolactones polyinsaturées du groupe A des streptogramines en déhydroproline.

Ces préparations acellulaires peuvent être obtenues par différentes méthodes. En particulier, elles peuvent être obtenues par (a) rupture des microorganismes décrits ci-avant et (b) élimination éventuelle des débris cellulaires.

La rupture des microorganismes peut être effectuée par différentes techniques, et notamment des techni-

ques physiques, chimiques ou enzymatiques. A titre d'exemple, on peut citer comme techniques physiques l'ultrasonification, le broyage aux billes de verre ou la "French press" et comme technique enzymatique la lyse au lysozyme.

La rupture peut être réalisée directement dans le milieu de fermentation des cellules. Toutefois, on préfère opérer en milieu aqueux tamponné. A cet égard, il est possible d'utiliser un tampon inorganique (phosphate de potassium, ...) ou organique (Bis-tris, Bis-tris propane). Par ailleurs, la réaction est avantageusement réalisée en présence d'un agent réducteur. On peut notamment utiliser le dithiothréitol. Selon le microorganisme de départ et les conditions de la rupture, le pH de la préparation acellulaire est ajusté entre pH 5,0 et pH 8,0, avec une préférence entre 6 et 7.

Lorsque cela est désiré, les débris cellulaires peuvent être éliminés de diverses façons, la plus simple consistant à centrifuger la suspension obtenue après rupture et à reprendre le surnageant.

Pour verifier que la préparation acellulaire possède bien l'activité enzymatique recherchée, ou pour sélectionner la préparation acellulaire la plus active, il est possible d'utiliser le test précédemment décrit pour la sélection des microorganismes.

Par ailleurs, pour obtenir des préparations acellulaires ayant une activité optimale, il est possible, avant de procéder à l'étape de rupture, de déterminer la phase de croissance des microorganismes entiers correspondant à l'expression maximale de l'activité enzymatique. On peut en particulier utiliser les courbes cinétiques obtenues avec le test décrit précédemment.

Préférentiellement, dans le procédé d'obtention des préparations acellulaires de l'invention, l'étape de rupture est réalisée sur des microorganismes en phase de production optimale de l'activité enzymatique.

D'autres objets et avantages de la présente invention apparaîtront à la lecture des exemples qui suivent, qui doivent être considérés comme illustratifs et non limitatifs.

Exemple 1

25

30

45

50

*5*5

10

15

20

Cet exemple décrit la préparation de macrolactone (2) radiomarquée au carbone 14.

750 μCi de [U-14C]-L-Proline sont ajoutés dans une culture en erlenmeyer de S.pristinaespiralis sur milieu de production (cf. exemple 3) âgée de 17 heures. Quand la culture est âgée de 24 heures, elle est recueillie et les macrolactones (1) et (2) sont extraites selon le protocole suivant:

55 ml de tampon phosphate 0,1M pH 2,9 et 25 ml d'acétonitrile sont ajoutés aux 30 ml de moût, et le mélange est agité puis centrifugé. Après évaporation partielle du sumageant, celui-ci est extrait 3 fois par un volume de dichlorométhane, et les 3 phases chlorométhyléniques sont regroupées et mises à sec. Le résidu est repris par du chloroforme à 2 % de méthanol puis injecté sur une colonne de silice nue et le composé (2) est élué dans du chloroforme à 5 % de méthanol. Le composé (2) est purifié par chromatographie sur couche mince de silice nue avec pour éluant du chloroforme à 8 % de méthanol. Juste avant usage, il est repurifié par CLHP sur colonne Nucléosil C8 (système décrit dans l'exemple 3).

Comme pour les préparations acellulaires (cf. figure 1), le moment choisi pour ajouter la proline marquée est important pour obtenir des activités spécifiques élevées.

40 Exemple 2

Cet exemple décrit un test permettant la sélection des microorganismes utilisables dans l'invention. Il illustre également comment le niveau d'activité enzymatique est dépendant du moment du prélèvement des cultures par rapport au début de la production des Streptogramines.

Le microorganisme testé est une culture de <u>S.olivaceus</u> tris ATCC 12019 cultivée dans les conditions de l'exemple 6. A différents temps, une préparation acellulaire est préparée à partir d'échantillons de cette culture, de la manière suivante: 5 g d'un culot de centrifugation, lavé par un tampon phosphate 0,1M pH 7,2 à 10 % v/v de glycérol, sont repris par 10 ml de tampon Bis tris propane 100 mM pH 6,8 contenant 5 mM de dithiothréitol et 0,2 mg/l de lysozyme. La suspension est incubée 30 minutes à 27°C, puis centrifugée à 30000 g pendant 30 minutes.

Un extrait acellulaire contenant 50 μg de protéines (issu de la préparation obtenue ci-dessus) est incubé dans un volume total de 500 μl dans du tampon Bis-tris propane 50 mM pH 6,8 contenant 0,25 μmole de NADH; 1 nmole de FMN et 3,65 μg de composé (2) marqué au carbone 14 selon l'exemple 1 (soit 55nCi) pendant 1 heure à 27°C. La réaction est stoppée par addition de 500 μl d'acétonitrile et 500 μl d'acide chlorhydrique 0,1N.

Après homogénéisation et centrifugation, 200 μl du surnageant sont injectés sur une colonne analytique nucléosil C8 5μ de 15 cm éluée à 0,8 ml/mn par un mélange de 34 % CH3CN et 66 % tampon phosphate 0,1M pH 2,9. Les composés (1) et (2) sont dosés par détection spectrophotométrique à 206 nm et par détection radiochimique.

Les résultats obtenus sont présentés sur la figure 1. Ils indiquent que <u>S.olivaceus</u> possède l'activité enzymatique recherchée. Ils montrent également que cette activité est exprimée de manière transitoire, la phase de production optimale se situant autour de 21 heures de culture. Ils montrent enfin que l'activité apparaît au début de la phase production de Streptogramines mais que des extraits acellulaires actifs peuvent toutefois être préparés avant le démarrage de la production de Streptogramines.

Exemple 3

Cet exemple illustre le procédé de l'invention lorsqu'un microorganisme intact est utilisé.

0,5 ml d'une suspension de spores de <u>Streptomyces pristinaespiralis</u> ATCC 25486 sont ajoutés en conditions stériles à 40 ml de milieu inoculum dans un erlen de 300 ml. Le milieu inoculum est constitué de 10 g/l de Corn steep; 15 g/l de saccharose; 10 g/l de (NH₁)₂SO₄; 1 g/l de K₂HPO₄; 3 g/l de NaCl; 0,2 g/l de MgSO₄-7H₂O; 1,25 g/l de CaCO₃. Le pH est ajusté à 6,9 par de la soude avant l'introduction du carbonate de calcium. L'erlen est agité pendant 46 heures 30 minutes à 27°C sur un shaker rotatif à la vitesse de 325 tr/min.

2,5 ml de la culture précédente agêe de 46 heures 30 minutes sont ajoutés stérilement à 30 ml de milieu de production dans un erlen de 300 ml. Le milieu de production est constitué de 25 g/l de farine de soja ; 7,5 g/l d'amidon ; 22,5 g/l de glucose ; 3,5 g/l de levure torula ; 0,5 g/l de sulfate de zinc ; et 6 g/l de carbonate de calcium. Le pH est ajusté à 6 avec de l'acide chlorhydrique avant l'ajout du carbonate de calcium. Les erlens sont agités pendant 24 heures à 27°C sur un shaker rotatif à la vitesse de 325 tr/min. 10 mg/l de composé (2) marqué au carbone 14 préparé selon l'exemple 1 (soit 5,2 μCi de ¹⁴C par erlen) sont ajoutés dans les erlens aux temps 0 et 17 heures 30 minutes. La réaction est stoppée au temps 24 heures par addition de 2 volumes d'un mélange de 34 % CH₃CN et 66 % tampon phosphate 0, 1 M pH 2,9. Après homogénéisation et centrifugation, 200 μl du surnageant sont injectés sur une colonne de nucléosil C8 5μ éluée par un mélange de 34 % CH₃CN et 66 % tampon phosphate 0,1M pH 2,9 afin de doser le composé (1) formé à partir du composé (2) radioactif. Les taux de conversion du composé (2) en composé (1) sont calculés à partir de la quantité de radioactivité retrouvée dans le composé (1), ramenée à la radioactivité introduite dans l'erlen (erlens bouchés à circulation d'air : débit 1 l/min).

Les résultats sont présentés ci-dessous:

30

35

40

45

10

15

Temps d'ajout du composé (2)	Taux de conversion	Composé (2) résiduel %
0	36	11
17 heures 30 minutes	45	29

Exemple 4

Le protocole décrit dans l'exemple 3 est reproduit en utilisant une suspension de spores de <u>Streptomyces</u> ostreogriseus ATCC 27455. Les résultats obtenus sont présentés ci-dessous:

Temps d'ajout du composé (2)	Taux de conversion	Composé (2) résiduel %
17 heures 30 minutes	44	19

50 Exemple 5

Le protocole décrit dans l'exemple 3 est reproduit en utilisant une suspension de spores de <u>Streptomyces</u> mitakensis ATCC 15297. Les résultats obtenus sont présentés ci-dessous :

Temps d'ajout du composé (2)	Taux de conversion	Composé (2) résiduel %
0	34	10
17 heures 30 minutes	43	18

Exemple 6

10

5

Le protocole décrit dans l'exemple 3 est reproduit en utilisant une suspension de spores de <u>Streptomyces olivaceus</u> ATCC 12019. Les résultats obtenus sont présentés ci-dessous:

15

20

Temps d'ajout du composé (2)	Taux de conversion	Composé (2) résiduel %
0	39	14
17 heures 30 minutes	50	16

Exemple 7

Le protocole décrit dans l'exemple 3 est reproduit en utilisant une suspension de spores de <u>Streptomyces loïdensis</u> ATCC 11415. Les résultats obtenus sont présentés ci-dessous :

30

Temps d'ajout du composé (2)	Taux de conversion	Composé (2) résiduel %
0	46	11
17 heures 30 minutes	53	16

Exemple 8

5 g d'un culot de centrifugation, lavé par un tampon phosphate 0,1M pH 7,2 à 10 % v/v de glycérol, d'une culture de S.olivaceus ATCC 12019 âgée de 22 heures 30 minutes obtenue dans les conditions de l'exemple 6 sont repris par 10 ml de tampon Bis-tris propane 50 mM pH 6,8.

500 μl de cette préparation sont incubés avec 3,65 μg de composé (2) marqué au carbone 14 selon l'exemple 1 (55nCi) pendant 2 heures à 27°C. 1 ml d'un mélange de 66 % de tampon phosphate 0,1M pH 2,9 et de 34 % d'acétonitrile sont ajoutés à la fin de l'incubation. Après homogénéisation et centrifugation, 200 μl du surnageant sont analysés en CLHP (exemple 3) afin de doser le composé (1) radioactif.

Le taux de conversion du composé (2) en composé (1) est de 30 %.

45

50

55

40

Exemple 9

5 g d'un culot de centrifugation, lavé par un tampon phosphate 0,1M pH 7,2 à 10 % v/v de glycérol, d'une culture de S.loïdensis ATCC 11415 âgée de 17 heures 30 minutes obtenue dans les conditions de l'exemple 7 sont repris par 10 ml de tampon Bis-tris propane 50 mM pH 6,8.

500 μl de cette préparation sont incubés avec 3,65 μg de composé (2) marqué au carbone 14 selon l'exemple 1 (55nCi) pendant 2 heures à 27°C. 1 ml d'un mélange de 66 % de tampon phosphate 0,1M pH 2,9 et de 34 % d'acétonitrile sont ajoutés à la fin de l'incubation. Après homogénéisation et centrifugation, 200 μl du surnageant sont analysés en CLHP (exemple 3) afin de doser le composé (1) radioactif.

Le taux de conversion du composé (2) en composé (1) est de 53 %.

Exemple 10

10

20

25

30

40

45

50

*5*5

5 g d'un culot de centrifugation, lavé par un tampon phosphate 0,1M pH 7,2 à 10 % v/v de glycérol, d'une culture de S.pristinaespiralis âgée de 19 heures obtenue dans les conditions de l'exemple 3 sont repris par 10 ml de tampon Bis-tris propane 100 ml pH 6,8 contenant 5 ml de dithiothréitol et 0,2 mg/l de lysozyme. La suspension est incubée 30 minutes à 27°C, puis centrifugée à 30000 g pendant 30 minutes. Le sumageant constitue la préparation acellulaire.

Dans une première expérience, 207 μl de cette préparation (1 mg de protéines) sont incubés dans un volume total de 500 μl dans du tampon Bis tris-propane 50 mM pH 6,8 contenant 0,25 μmole de NADH; 1 nmole de FMN et 3,65 μg de composé (2) marqué au carbone 14 selon l'exemple 1 (55nCi) pendant 1 heure à 27°C.

Dans une deuxième expérience, on utilise 414 μl de la préparation acellulaire (2 mg de protéines). Les réactions sont stoppées par addition de 500 μl de CH₃CN et 500 μl d'acide chlorhydrique 0,1N. Après homogénéisation et centrifugation, 200 μl du sumageant sont injectés sur une colonne de nucléosil C8 5μ éluée par un mélange de 34 % CH₃CN et 66 % tampon phosphate 0,1M pH 2,9 afin de doser le composé (1) formé à partir du composé (2) radioactif. Les taux de conversion du composé (2) en composé (1) sont calculés comme dans l'exemple 3.

Les résultats obtenus sont présentés ci-dessous:

Volume de suspension	Taux de conversion	Composé (2) résiduel %
207 μl	63	29
414 µl	76	17

Exemple 11

5 g d'un culot de centrifugation, lavé par un tampon phosphate 0,1M pH 7,2 à 10 % v/v de glycérol, d'une culture de S.olivaceus ATCC 12019 âgée de 21 heures obtenue dans les conditions de l'exemple 6 sont repris par 10 ml de tampon Bis-tris propane 100 mM pH 6,8 contenant 5 mM de dithiothréitol et 0,2 mg/l de lysozyme. La suspension est incubée 30 minutes à 27°C, puis centrifugée à 30000 g pendant 30 minutes. Le sumageant constitue la préparation acellulaire.

Un extrait acellulaire (22 μl de la préparation ci-dessus) contenant 0,1 mg de protéines, est incubé dans un volume total de 500 μl dans du tampon Bis-tris propane 50 mM pH 6,8 contenant 0,25 μmole de NADH; 1 nmole de FMN et 3,65 μg de composé (2) marqué au carbone 14 selon l'exemple 1 (55nCi) pendant 1 heure à 27°C.

La réaction est stoppée par addition de 500 μl de CH₃CN et 500 μl d'acide chlorhydrique 0,1N. Après homogénéisation et centrifugation, 200 μl du surnageant sont analysés en CLHP afin de doser le composé (1) radioactif.

Le taux de conversion du composé (2) en composé (1) est de 93 %.

Exemple 12

5 g d'un culot de centrifugation, lavé par un tampon phosphate 0,1M pH 7,2 à 10 % v/v de glycérol, d'une culture de S.loïdensis ATCC 11415 âgée de 17 heures 30 minutes obtenue dans les conditions de l'exemple 7 sont repris par 10 ml de tampon Bis-tris propane 100 mM pH 6,8 contenant 5 mM de dithiothréitol et 0,2 mg/l de lysozyme. La suspension est incubée 30 minutes à 27°C, puis centrifugée à 30000 g pendant 30 minutes. Le surnageant constitue la préparation acellulaire.

79 μl de cette préparation acellulaire, soit 0,2 mg de protéines, sont incubés dans un volume total de 500 μl dans du tampon Bis-tris propane 50 mM pH 6,8 contenant 0,25 μmole de NADH; 1 nmole de FMN et 3,65 μg de composé (2) marqué au carbone 14 selon l'exemple 1 (55nCi) pendant 1 heure à 27°C.

La réaction est stoppée par addition de 500 μ l de CH₃CN et 500 μ l d'acide chlorhydrique 0,1N. Après homogénéisation et centrifugation, 200 μ l du surnageant sont analysés en CLHP afin de doser le composé (1) radioactif.

Le taux de conversion du composé (2) en composé (1) est de 92 %.

Revendications

5

10

15

20

25

30

45

1. Procédé de préparation d'un composé de formule (1)

H₃C₁, OH CH₃ OH

caractérisé en ce que l'on traite un composé de formule (2)

en présence d'un microorganisme ou d'une préparation acellulaire issue de ce microorganisme, capable d'oxyder la liaison 2-3 de la D-proline des macrolactones polyinsaturées du groupe A des streptogramines en déhydroproline.

- 2. Procédé selon la revendication 1 caractérisé en ce que le microorganisme ou la préparation acellulaire issue de celui-ci est ajouté directement dans le milieu de production du composé (2).
 - 3. Procédé selon la revendication 1 caractérisé en ce que la réaction est conduite en milieu aqueux tamponné.
- 4. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 3 caractérisé en ce que l'on traite le composé de formule (2) au moyen d'une préparation acellulaire.
 - 5. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 4 caractérisé en ce que l'on utilise un microorganisme ou une préparation acellulaire issue d'un microorganisme en phase de production optimale de l'activité enzymatique.
 - 6. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 5 caractérisé en ce que le microorganisme est choisi parmi les actinomycètes et les champignons.
- 7. Procédé selon la revendication 6 caractérisé en ce que le microorganisme est un microorganisme producteur de streptogramines ou dérivé d'un microorganisme producteur de streptogramines.
 - 8. Procédé selon la revendication 7 caractérisé en ce que le microorganisme est choisi parmi les souches Streptomyces pristinaespiralis, Streptomyces alborectus, Streptomyces diastaticus, Streptomyces graminofaciens, Streptomyces mitakaensis, Streptomyces loïdensis, Streptomyces olivaceus, Streptomyces ostreogriseus, Streptomyces virginia et Micromonospora, et les dérivés de ces souches.
 - 9. Procédé selon la revendication 4 caractérisé en ce que la réaction est conduite en présence d'un ou plu-

sieurs cofacteurs enzymatiques.

- 10. Préparation acellulaire possédant une activité enzymatique capable d'oxyder la liaison 2-3 de la D-proline des macrolactones polyinsaturées du groupe A des streptogramines en déhydroproline.
- 11. Procédé d'obtention d'une préparation acellulaire selon la revendication 10 caractérisé en ce que l'on effectue les étapes suivantes:
 - (a) rupture d'un microcrganisme tel que défini dans les revendications 1, 6, 7 et 8, et optionnellement.
 - (b) élimination des débris cellulaires.
- 12. Procédé selon la revendication 11 caractérisé en ce que la rupture des microorganismes est obtenue par traitement physique, chimique ou enzymatique.
 - 13. Procédé selon les revendications 11 ou 12 caractérisé en ce que la rupture est réalisée en milieu aqueux tamponné.
 - 14. Procédé selon l'une quelconque des revendications 11 à 13 caractérisé en ce que la rupture est effectuée sur des microorganismes en phase optimale d'expression de l'activité enzymatique.

20

15

5

25

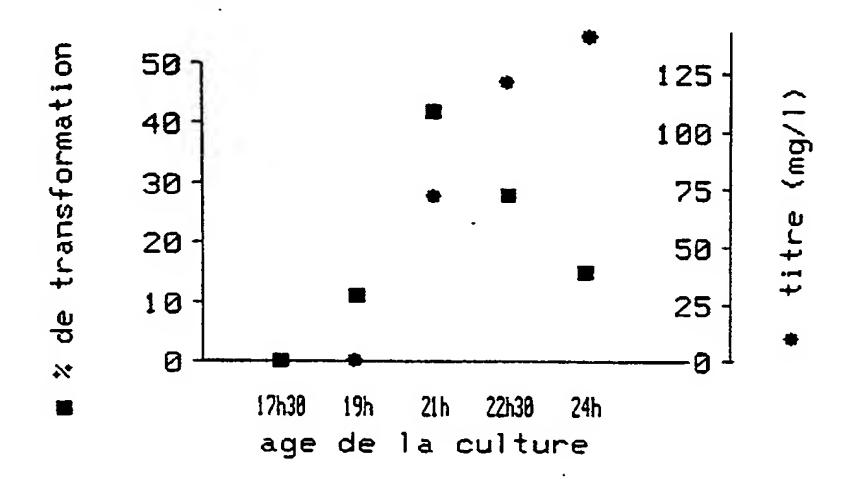
30

35

40

45

50



: titre de la culture en Streptogramines A : % de transformation du composé (2) en composé (1) par les préparations acellulaires dans les conditions décrites dans l'exemple 2.



RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE

Numero de la dessante

EP 92 40 0825

égorie	Citation du document avec in des parties pert		Revendication concernée	CLASSEMENT DE LA DEMANDE (Int. CL5)
D	pages 5931 - 5935; M B PURVIS ET AL.: 'Bio	synthesis of antibiotics mily, 8, formation of the	1-14	C07K5/06 C12P21/04
				DOMAINES TECHNIQUE
				CO7K C12P
	ésent rapport a été établi pour tou			
	LA HAYE	Data d'achivement de la recherche 30 JUIN 1992	mastu	Examinates:
X : par Y : par au A : an	CATEGORIE DES DOCUMENTS (ticulièrement pertinent à lui seu) rticulièrement pertinent en combinaison tre éocument de la même catégorie tère-plan technologique Aulgation non-écrite	E : document de date de dépôt par et la la cité dans la la cité pour d'a	ducipe à la base de l'in brevet autérieur, mais t ou après cette date demande utres raisons	nvention s publié à la